











## Method for the reduction of the acetal or ketal content in alcoholic reaction mixtures

**Patent number:** EP0983985  
**Publication date:** 2000-03-08  
**Inventor:** HAAS THOMAS DR (DE); JAEGER BERND DR (DE); SAUER JOERG DR (DE); VANHEERTUM RUDOLF DR (DE)  
**Applicant:** DEGUSSA (DE)  
**Classification:**  
- **International:** C07C29/90; C07C29/132  
- **European:** C07C29/132, C07C29/90  
**Application number:** EP19990116582 19990825  
**Priority number(s):** DE19981040277 19980904

**Also published as:**

 US6232512 (B1)  
 JP2000086557 (A)  
 EP0983985 (A3)  
 DE19840277 (A1)  
 EP0983985 (B1)

**Cited documents:**

 WO9701523  
 EP0572812  
 US3819728  
 US2569671  
 US4401834  
more >>

**Abstract of EP0983985**

Precious metal-loaded active carbon is used as the catalyst in a method for reducing the content of acetals (except formals) or ketals in an aqueous reaction mixture containing at least 10 mols mono- or poly-hydric alcohol per mol acetal or ketal, by catalytic hydrogenation at 80-250 degrees C with a hydrogen partial pressure of 0.5-30 MPa.

---

Data supplied from the **esp@cenet** database - Worldwide



(19)



Europäisches Patentamt

European Patent Office

Office européen des brevets



(11)

**EP 0 983 985 A2**

(12)

**EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG**

(43) Veröffentlichungstag:  
08.03.2000 Patentblatt 2000/10

(51) Int. Cl.<sup>7</sup>: **C07C 29/90, C07C 29/132**

(21) Anmeldenummer: 99116582.0

(22) Anmeldetag: 25.08.1999

(84) Benannte Vertragsstaaten:  
**AT BE CH CY DE DK ES FI FR GB GR IE IT LI LU  
MC NL PT SE**  
Benannte Erstreckungsstaaten:  
**AL LT LV MK RO SI**

(30) Priorität: 04.09.1998 DE 19840277

(71) Anmelder:  
**Degussa-Hüls Aktiengesellschaft  
60287 Frankfurt am Main (DE)**

(72) Erfinder:  
• **Haas, Thomas, Dr.  
60316 Frankfurt (DE)**  
• **Jaeger, Bernd, Dr.  
64297 Darmstadt (DE)**  
• **Sauer, Jörg, Dr.  
63517 Rodenbach (DE)**  
• **Vanheertum, Rudolf, Dr.  
63796 Kahl (DE)**

(54) **Verfahren zur Reduzierung des Gehalts an Acetalen oder Ketalen in alkoholischen Reaktionsgemischen**

(57) Die hydrogenolytische Reduzierung des Gehalts an Acetalen oder Ketalen in einem Reaktionsgemisch, das mindestens 10 Mol Alkohol pro Mol Acetal oder Ketal enthält, läßt sich erfindungsgemäß dadurch verbessern, daß das Reaktionsgemisch bei 80 bis 250 °C bei einem H<sub>2</sub>-Partialdruck von 0,5 bis 30 MPa in Gegenwart einer Edelmetall-beladenen Aktivkohle hydriert wird.

**EP 0 983 985 A2**

## Beschreibung

[0001] Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Reduzierung des Gehalts an Acetalen oder Ketalen in einem wäßrigen Reaktionsgemisch, das pro Mol des Acetals oder Ketals mindestens 10 Mol eines ein- oder mehrwertigen Alkohols enthält, durch heterogen-katalytische Hydrierung.

[0002] Während der Hydrierung von Aldehyden und Ketonen zu Alkoholen kommt es, wenn die Hydrierung unterhalb von pH 7 oder in Gegenwart von saure Zentren aufweisenden Feststoffkatalysatoren durchgeführt wird, leicht zur Bildung von Acetalen und Ketalen, die unter milden Hydrierbedingungen nicht befriedigend in den zugrundeliegenden und aus der Carbonylverbindung durch Hydrierung gebildeten Alkohol überführt werden können. Insbesondere bei der Hydrierung von  $\alpha$ - und  $\beta$ -Hydroxycarbonylverbindungen zu 1,2- beziehungsweise 1,3-Diolen entstehen stabile cyclische Acetale beziehungsweise Ketale, nämlich 2-substituierte 1,3-Dioxolan-beziehungsweise 1,3-Dioxanderivate. Um derartige Acetale und Ketale zu hydrieren, sind höhere Temperaturen und/oder spezielle Katalysatoren erforderlich. Ein Problem bei der Reduzierung des Gehalts an Acetalen und Ketalen in wäßrig alkoholischen Reaktionsgemischen unterschiedlicher Provenienz besteht zusätzlich auch darin, daß unter den erforderlichen härteren Hydrierbedingungen die Gefahr besteht, daß der Alkohol selbst zersetzt wird.

[0003] Im Verfahren der EP-A 0 572 812 wird 3-Hydroxypropionaldehyd zu 1,3-Propandiol reduziert, wobei sich an eine erste Hydrierstufe zum Zwecke der Reduzierung des Restcarbonylgehalts eine zweite Hydrierstufe bei einem pH-Wert von 2,5 bis 6,5 bei erhöhter Temperatur anschließt. In beiden Temperaturstufen wurde der gleiche Hydrierkatalysator eingesetzt, insbesondere ein Pt/TiO<sub>2</sub>- und Ni/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/SiO<sub>2</sub>-Trägerkatalysator. Es wurde festgestellt, daß sich mit einem Edelmetall auf einem oxidischen Träger in der zweiten Stufe bei einem neutralen oder schwachsauren pH-Bereich nur ein ungenügender Umsatz erzielen läßt; zudem sinkt die Katalysatoraktivität nach wenigen Betriebsstunden auf ein gegenüber dem Start niedrigeres Niveau ab.

[0004] Gemäß WO 97/01523 lassen sich cyclische Diether mit einer 1,3-Dioxogruppe in wäßriger Phase in Gegenwart eines metallischen Katalysators, wie Ru auf Aktivkohle, bei 100 bis 200 °C bei pH 1 bis 6 hydrogenolytisch spalten. Ausweislich der Beispiele ist der Umsetzungsgrad nicht quantitativ. Insbesondere gibt dieses Dokument keine Anregung, kleine Mengen Acetal oder Ketal neben großen Mengen eines Alkohols abzubauen, ohne gleichzeitig durch Hydrogenolyse auch den Alkohol zu zersetzen. Hinzu kommt, daß ein sehr hohes Verhältnis Katalysator zu Substrat erforderlich ist, um die Umsetzung zu bewirken. In ähnlicher Weise ist gemäß US-Patent 4,044,059 die hydrogenolytische Spaltung von 1,3-Dioxanderivaten unvollständig, wenn Raney Nickel als Katalysator eingesetzt wird.

[0005] Zur Reduzierung des Carbonylgehalts von 0,1 Gew.-% Laurylaldehyd enthaltendem Laurylalkohol durch katalytische Hydrierung wird laut Firmenbroschüre „Carbonyl removal from oxoalcohols“ der Fa. Engelhard Corp. als Katalysator Ni auf Kieselgur empfohlen, obgleich diese Firma auch trägergebundene Edelmetallkatalysatoren im Lieferprogramm hat. Nickelkatalysatoren neigen bei pH-Werten unter 7 zu einem Metall-Leaching, was sich nachteilig auf die Aufarbeitung auswirkt.

[0006] Aus Ind. Eng. Chem. Res. 33 (1994), 566-574 ist bekannt, organische Bestandteile, wie Zucker und Glycole, in wäßrigen Medien hydrogenolytisch in Gegenwart von Ni-Katalysatoren oder Ruthenium auf diversen oxidischen Trägern abzubauen. Bei der Verwendung derartiger Katalysatoren zur Reduzierung des Acetal- oder Ketalgehalts in einem wäßrigen Medium, das einen gegenüber dem Acetal oder Ketal vielfachen Überschuß eines Alkohols enthält, mußte im Hinblick auf dieses Dokument gleichzeitig mit einem teilweisen Abbau des Alkohols gerechnet werden.

[0007] Aufgabe der Erfindung war, ein Verfahren zur Verfügung zu stellen, womit ein geringer Acetal- oder Ketalgehalt in bei Raumtemperatur sauren oder neutralen wäßrigen Reaktionsgemischen mit hohem Gehalt an Alkoholen im wesentlichen ohne Abbau der Alkohole weiter reduziert werden kann.

[0008] Gefunden wurde ein Verfahren zur Reduzierung des Gehalts an Acetalen, ausgenommen Formalen, oder Ketalen in einem wäßrigen Reaktionsgemisch, enthaltend pro Mol des Acetals oder Ketals mindestens 10 Mol eines ein- oder mehrwertigen Alkohols, durch heterogen-katalytische Hydrierung des Reaktionsgemischs mit Wasserstoff bei einer Temperatur von 80 bis 250 °C und einem H<sub>2</sub>-Partialdruck von 0,5 bis 30 MPa, insbesondere 1 bis 15 MPa, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man als Katalysator eine Edelmetall-beladene Aktivkohle verwendet.

[0009] Bevorzugte Ausführungsformen umfassen die Hydrierung von ein cyclisches Acetal oder Ketal mit einer 1,3-Dioxostruktur enthaltenden Reaktionsgemischen, die Verwendung von Pd oder/und Ru auf Aktivkohle als Katalysator, die Durchführung des Verfahrens unter Einsatz eines Rieselbettreaktors sowie Durchführung unter Einsatz einer Lösung mit einem pH-Wert von größer 6,5 bis 7.

[0010] Überraschenderweise ist es möglich, den Umsatz der Hydrierung des im Reaktionsgemisch enthaltenen Acetals oder Ketals bei gleicher Temperatur und gleichem pH-Wert zu steigern, ohne daß der anwesende Alkohol gleichzeitig in nennenswertem Umfang zersetzt wird, wenn anstelle eines Edelmetall-beladenen oxidischen Katalysators eine Edelmetall-beladene Aktivkohle, wie eine mit einem oder mehreren Edelmetallen aus der Reihe Ru, Rh, Pd und Pt beladene Aktivkohle, verwendet wird. Wie aus den Beispielen folgt, kommt es bei Verwendung von Ru auf TiO<sub>2</sub> zwar zu einer quantitativen Reaktion des Acetals, gleichzeitig aber zu einer Zersetzung des Alkohols in nicht tolerablem Umfang. Andere für die Hydrierung von Acetalen und der ihnen zugrundeliegenden Carbonylverbindung bekannte

Katalysatoren, nämlich Ni auf einem  $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$ -Träger, greifen zwar den Alkohol nicht an, jedoch ist ihre Hydrieraktivität unzureichend, wenn nur eine kleine Menge Acetal neben einer großen Menge Alkohol im Reaktionsgemisch enthalten ist. Besonders bevorzugte erfindungsgemäß zu verwendende Katalysatoren sind Ru und/oder Pd auf Aktivkohle, wobei der Begriff „Aktivkohle“ alle für Katalysatorzwecke geeignete Kohletypen umfaßt.

[0011] Üblicherweise erfolgt die Hydrierung bei 80 bis 250 °C, bevorzugt aber bei 100 bis 180 °C. Eine gegebenenfalls auftretende Absenkung des Gehalts an Alkohol während der Hydrierung kann im allgemeinen ohne nennenswerte Minderung des Hydrierumsatzes durch Absenkung der Reaktionstemperatur vermindert oder ganz vermieden werden.

[0012] Die Hydrierung erfolgt üblicherweise im pH-Bereich von 1 bis unter 7 - gemessen bei der Reaktionstemperatur. Es ist ein Vorteil der Erfindung, daß das einzusetzende Reaktionsgemisch bei Raumtemperatur einen pH-Wert von größer 6,5 bis 7 aufweisen kann, da hierdurch die Aufarbeitung vereinfacht wird.

[0013] Das der Hydrierung zuzuführende Reaktionsgemisch enthält gegenüber dem Acetal oder Ketal einen hohen molaren Überschuß an Alkohol, nämlich mindestens 10 Mol und vorzugsweise mindestens 50 Mol Alkohol pro Mol Acetal oder Ketal. Bei dem Alkohol kann es sich um einen beliebigen Alkohol handeln, da die Provenienz des Reaktionsgemischs beliebig ist; vorzugsweise handelt es sich aber um den im Acetal oder Ketal gebundenen oder/und bei der Hydrierung entstehenden Alkohol. Das Verfahren eignet sich insbesondere zur Entfernung von Acetalen, ausgenommen Formalen, oder Ketalen von  $\alpha$ - oder  $\beta$ -Hydroxycarbonylverbindungen aus Reaktionsgemischen. Bei den Acetalen und Ketalen handelt es sich insbesondere um cyclische Verbindungen mit einer 1,3-Dioxostruktur, also insbesondere 1,3-Dioxan- und 1,3-Dioxolanverbindungen. Bei der hydrogenolytischen Spaltung des Rings entsteht ein 1,3- oder 1,2-Diol und der aus dem Aldehyd oder Keton gebildete Alkohol. Cyclische Acetale mit einer 1,3-Dioxostruktur, die in 2-Position nicht substituiert sind - es handelt sich hierbei um Formale - lassen sich unter üblichen Bedingungen nur teilweise hydrogenolytisch spalten.

[0014] Das Verfahren kann kontinuierlich oder batchweise durchgeführt werden, beispielsweise in Suspensions- oder einer Festbett-Fahrweise. Besonders bevorzugt ist es, die Hydrierung unter Einsatz eines Rieselbettreaktors durchzuführen. Bei den hierbei zu verwendenden Festbettkatalysatoren handelt es sich bevorzugt um Pellets mit einem Durchmesser von 0,5 bis 5 mm, insbesondere 1 bis 3 mm, und einer Länge von 1 bis 10 mm. Der Edelmetallgehalt liegt im für derartige Katalysatoren üblichen Bereich, meistens 0,5 bis 5 Gew.-%.

[0015] Das erfindungsgemäße Verfahren zeichnet sich dadurch aus, daß auch ein geringer Gehalt an Acetalen oder Ketalen im gattungsgemäßen Reaktionsgemisch ohne nennenswerten Angriff des/der anwesenden gebildeten Alkohole hydrogenolytisch weiter erniedrigt werden kann. Der überraschende Effekt wird anhand der nachfolgenden Beispiele und Vergleichsbeispiele verdeutlicht.

## Beispiele

### Prinzip:

[0016] Zur kontinuierlichen Hydrierung im Rieselbett wurde eine Rieselbetтанlage mit 15 ml Reaktorvolumen eingesetzt. Die Anlage bestand aus einer Flüssigkeitsvorlage, einer Vorheizstrecke, dem Festbettreaktor und einem Flüssigkeitsabscheider. Über ein Heizsystem mit Wärmeträgeröl wurde der Reaktor auf die gewünschte Reaktionstemperatur  $T_R$  geheizt. Der  $\text{H}_2$ -Volumenstrom betrug 13 NI/h. Druck und Wasserstoffstrom wurden elektronisch geregelt. Die wäßrige Eduktlösung wurde vor der Vorheizstrecke dem Wasserstoffstrom mit einer Pumpe zudosiert und das Gemisch am Kopf des Reaktors aufgegeben (Rieselbettfahrweise). Nach Durchlaufen des Reaktors wurde das Reaktionsprodukt in regelmäßigen Abständen ( $t_R$ ) aus dem Abscheider entnommen. Das Produkt wurde gaschromatographisch auf den Anteil an HED und PDO hin untersucht.

### Einsetzte Katalysatoren:

#### [0017]

Ru/AK	(a):	Aktivkohleextrudat mit 2 % Ru; d = 2,3 mm
	(b):	Aktivkohleextrudat mit 3 % Ru; d = 2 mm
Pd/AK:		Aktivkohleextrudat mit 2 % Pd; d = 1,5 mm
Ru/ $\text{SiO}_2$ :		Granulat mit 2 % Ru; d = 1-2 mm
Ru/ $\text{Al}_2\text{O}_3$ :		Extrudat mit 2 % Ru; d = 3 mm

# EP 0 983 985 A2

(fortgesetzt)

Ru/TiO <sub>2</sub> :	Extrudat mit 2 % Ru; d = 1 mm
Ni/SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> :	Extrudat mit 30 % Ni; d = 1,6 mm

[0018] Alle Katalysatoren, ausgenommen des handelsüblichen Ni-Katalysators, wurden nach der incipient wetness-Methode mit RuCl<sub>3</sub> bzw. PdCl<sub>2</sub> hergestellt (Preparation of Catalyst, Delmon, B. et al, Elsevier Amsterdam, 1976, Seite 13).

[0019] Die wäßrigen Einsatzlösungen der Beispiele 1 bis 10 enthielten 1,3-Propandiol (PDO) und 2-(2'-Hydroxyethyl)-1,3-dioxan (HED) und zwar 19,92 Gew.-% PDO und 0,09 Gew.-% HED in Beispiel 1 und 18,61 Gew.-% PDO und 0,09 Gew.-% HED in den Beispielen 2 bis 10. In Beispiel 11 wurde eine wäßrige Lösung von 0,1 Gew.-% 2-(2'-Hydroxyethyl)-5,5-dimethyl-1,3-dioxan (HEDD) und 20 Gew.-% Neopentylglykol (NPG) eingesetzt. In Beispiel 12 wurde eine wäßrige Lösung von 0,1 Gew.-% 2-(2-Benzoyloxyethyl)-5,5-dimethyl-1,3-dioxan (BEDD) und 20 Gew.-% Neopentylglykol eingesetzt.

[0020] Die Reaktionstemperatur T<sub>R</sub>, der LHSV-Wert (liquid hourly space velocity), der pH-Wert der Eduktlösung und Analysendaten sind den Tabellen 1 und 2 zu entnehmen. Die Analysen betreffen stets Produkte, welche nach 16- bis 28-stündigem kontinuierlichen Betrieb erhalten wurden.

Tabelle 1

Beispiele 1 bis 10 (LHSV: 2 h <sup>-1</sup> )					
Beispiel Nr.	Katalysator	T <sub>R</sub> (°C)	pH	Umsatz HED (%)	Konzentration an PDO nach der Reaktion (%)
1	Ru/AK (a)	130	4	92	20,03
2	Ru/AK (a)	130	7	42	18,58
3	Ru/SiO <sub>2</sub>	130	7	7	17,03
4	Ru/TiO <sub>2</sub>	130	7	19	16,60
5	Ru/Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub>	130	7	0	18,22
6	Ru/AK (b)	130	7	30	18,44
7	Pd/AK	130	7	65	18,71
8	Ni/SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub>	130	7	19	18,70
9	Ru/AK (a)	150	7	73	17,03
10	Pd/AK	150	7	80	18,66

[0021] Aus den Beispielen folgt: Ru/AK und Pd/AK führen bei 130 °C beziehungsweise 150 °C zu einer mittleren bis guten Reduktion des Acetals HED; bei 150 °C besteht bei Ru/AK aber eine Tendenz, daß auch der Gehalt an Alkohol erniedrigt wird. Bei Ru/AK begünstigt ein schwach saurer pH-Wert die HED-Reduktion. Die oxidischen Trägerkatalysatoren führen zu einem geringen HED-Umsatz und (ausgenommen Beispiel 8) zu einem stärkeren Abbau des Alkohols.

Tabelle 2

Beispiele 11 bis 13 (LHSV: 3 h <sup>-1</sup> )								
Beispiel Nr.	Reaktions- gemisch	Katalysator	T <sub>R</sub> (°C)	pH	Alkohol *)		Dioxanderivat *)	
					vor Reaktion	nach Reak- tion	vor Reaktion	nach Reak- tion
11/1	HEDD/NPG	Ru/AK (b)	150	7	99,13	98,28	0,43	0,11
11/2	"		130	7	99,16	99,08	0,30	0,09
11/3	"		150	5	99,13	98,61	0,43	0,08
11/4	"	Pd/AK	150	7	99,13	99,24	0,43	0,08
11/5 **)	"	Pd/TiO <sub>2</sub>	150	7	99,13	99,13	0,43	0,37
11/6 **)	"	Ru/TiO <sub>2</sub>	150	7	99,13	40,02	0,43	0
11/7 **)	"	Ru/SiO <sub>2</sub>	150	7	99,13	55,52	0,43	0
11/8 **)	"		150	5	99,13	99,32	0,43	0,27
		Ni/SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub>						
12	BEDD/NPG	Ru/AK	150	7	98,77	98,53	0,80	0
13 ***)	1,3-Dioxan (0,1%) und PDO (20%)	Ru/AK	150	7	99,31	97,64	0,55	0,46

\*) Flächen-%

\*\*) nicht-erfindungsgemäße Katalysatoren

\*\*\*) nicht-erfindungsgemäßes Reaktionsgemisch

[0022] Erfindungsgemäß wird ein guter Abbau des Dioxanderivats bei keiner oder nur sehr geringer Zersetzung des Alkohols erzielt. Nicht-erfindungsgemäße Katalysatoren führen zu einem ungenügenden Abbau des Dioxanderivats oder zu einem guten Abbau bei gleichzeitig erheblicher Zersetzung des Alkohols. Beispiel 13 zeigt, daß sich ein geringer Gehalt eines cyclischen Formals ungenügend reduzieren läßt.

#### Patentansprüche

- Verfahren zur Reduzierung des Gehalts an Acetalen, ausgenommen Formalen, oder Ketalen in einem wäßrigen Reaktionsgemisch, enthaltend pro Mol des Acetals oder Ketals mindestens 10 Mol eines ein- oder mehrwertigen Alkohols, durch heterogen-katalytische Hydrierung des Reaktionsgemischs mit Wasserstoff bei einer Temperatur von 80 bis 250 °C und einem H<sub>2</sub>-Partialdruck von 0,5 bis 30 MPa, dadurch gekennzeichnet, daß man als Katalysator eine Edelmetall-beladene Aktivkohle verwendet.
- Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das Reaktionsgemisch als Acetal oder Ketal ein solches einer  $\alpha$ - oder  $\beta$ -Hydroxycarbonylverbindung, insbesondere ein 1,3-Dioxolanderivat oder 1,3-Dioxanderivat, und als Alkohol das durch Hydrierung der Hydroxycarbonylverbindung erhaltliche 1,2- oder 1,3-Diol enthält.
- Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß man als Katalysator Pd und/oder Ru auf Aktivkohle verwendet.
- Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet,

## EP 0 983 985 A2

daß man die katalytische Hydrierung unter Verwendung eines Katalysator-Festbetts durchführt, indem ein das Acetal oder Ketal und den Alkohol in gelöster Form enthaltendes Reaktionsgemisch über das Festbett rieselt.

- 5 5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4,  
dadurch gekennzeichnet,  
daß man der katalytischen Hydrierung ein Reaktionsgemisch mit einem pH-Wert im Bereich von größer 6,5 bis 7,  
gemessen bei 20 °C, durchführt.
- 10 6. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 5,  
dadurch gekennzeichnet,  
daß man ein Reaktionsgemisch hydriert, das pro Mol Acetal oder Ketal mindestens 50 Mol des im Acetal oder Ketal  
gebundenen und/oder bei der Hydrierung entstehenden Alkohols enthält.

15

20

25

30

35

40

45

50

55



(19)



Europäisches Patentamt

European Patent Office

Office européen des brevets



(11)

**EP 0 983 985 A3**

(12)

## EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(88) Veröffentlichungstag A3:  
17.05.2000 Patentblatt 2000/20

(51) Int. Cl.<sup>7</sup>: **C07C 29/90, C07C 29/132**

(43) Veröffentlichungstag A2:  
08.03.2000 Patentblatt 2000/10

(21) Anmeldenummer: 99116582.0

(22) Anmeldetag: 25.08.1999

(84) Benannte Vertragsstaaten:  
**AT BE CH CY DE DK ES FI FR GB GR IE IT LI LU  
MC NL PT SE**  
Benannte Erstreckungsstaaten:  
**AL LT LV MK RO SI**

(30) Priorität: 04.09.1998 DE 19840277

(71) Anmelder:  
**Degussa-Hüls Aktiengesellschaft  
60287 Frankfurt am Main (DE)**

(72) Erfinder:

- Haas, Thomas, Dr.  
60316 Frankfurt (DE)
- Jaeger, Bernd, Dr.  
64297 Darmstadt (DE)
- Sauer, Jörg, Dr.  
63517 Rodenbach (DE)
- Vanheertum, Rudolf, Dr.  
63796 Kahl (DE)

(54) **Verfahren zur Reduzierung des Gehalts an Acetalen oder Ketalen in alkoholischen Reaktionsgemischen**

(57) Die hydrogenolytische Reduzierung des Gehalts an Acetalen oder Ketalen in einem Reaktionsgemisch, das mindestens 10 Mol Alkohol pro Mol Acetal oder Ketal enthält, läßt sich erfindungsgemäß dadurch verbessern, daß das Reaktionsgemisch bei 80 bis 250 °C bei einem H<sub>2</sub>-Partialdruck von 0,5 bis 30 MPa in Gegenwart einer Edelmetall-beladenen Aktivkohle hydriert wird.

EP 0 983 985 A3



Europäisches  
Patentamt

# EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung  
EP 99 11 6582

EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE			
Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int.Cl.7)
D,Y	WO 97 01523 A (PERSTORP AB) 16. Januar 1997 (1997-01-16) * das ganze Dokument *	1-6	C07C29/90 C07C29/132
D,Y	EP 0 572 812 A (DEGUSSA) 8. Dezember 1993 (1993-12-08) * Ansprüche *	1-6	
Y	US 3 819 728 A (KWANTES A ET AL) 25. Juni 1974 (1974-06-25) * das ganze Dokument *	1-6	
Y	US 2 569 671 A (HUGHES WILLIAM B ET AL) 2. Oktober 1951 (1951-10-02) * Ansprüche *	1-6	
Y	US 4 401 834 A (KING TERRY S) 30. August 1983 (1983-08-30) * Ansprüche *	1-6	
Y	WO 97 36846 A (KVAERNER PROCESS TECH LTD ) 9. Oktober 1997 (1997-10-09) * Ansprüche *	1-6	RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int.Cl.7) C07C
Y	DE 42 20 939 A (HUELS CHEMISCHE WERKE AG) 5. Januar 1994 (1994-01-05) * Ansprüche *	1-6	
Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt			
Recherchenort <b>DEN HAAG</b>		Abschlußdatum der Recherche <b>29. März 2000</b>	Prüfer <b>Bonnevalle, E</b>
KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE		T : der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze E : älteres Patentdokument, das jedoch erst am oder nach dem Anmeldedatum veröffentlicht worden ist D : in der Anmeldung angeführtes Dokument L : aus anderen Gründen angeführtes Dokument & : Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument	
X : von besonderer Bedeutung allein betrachtet Y : von besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer anderen Veröffentlichung derselben Kategorie A : technologischer Hintergrund O : nichtschriftliche Offenbarung P : Zwischenliteratur			

EPO FORM 1503 03/92 (P04003)

**ANHANG ZUM EUROPÄISCHEN RECHERCHENBERICHT  
ÜBER DIE EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG NR.**

EP 99 11 6582

In diesem Anhang sind die Mitglieder der Patentfamilien der im obengenannten europäischen Recherchenbericht angeführten Patentedokumente angegeben.

Die Angaben über die Familienmitglieder entsprechen dem Stand der Daten des Europäischen Patentamts am  
Diese Angaben dienen nur zur Unterrichtung und erfolgen ohne Gewähr.

29-03-2000

Im Recherchenbericht angeführtes Patentedokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
WO 9701523 A	16-01-1997	AU 6324696 A SE 9502355 A	30-01-1997 30-12-1996
EP 0572812 A	08-12-1993	DE 4218282 A DE 59301845 D JP 6040973 A SG 45290 A US 5334778 A	09-12-1993 18-04-1996 15-02-1994 16-01-1998 02-08-1994
US 3819728 A	25-06-1974	NL 7116417 A	04-06-1973
US 2569671 A	02-10-1951	KEINE	
US 4401834 A	30-08-1983	KEINE	
WO 9736846 A	09-10-1997	AU 710732 B AU 2171497 A CA 2250220 A CN 1216973 A EP 0891315 A	30-09-1999 22-10-1997 09-10-1997 19-05-1999 20-01-1999
DE 4220939 A	05-01-1994	JP 6072930 A	15-03-1994

EPO FORM P461

Für nähere Einzelheiten zu diesem Anhang: siehe Amtsblatt des Europäischen Patentamts, Nr.12/82

